

Fluidum feladatok

Ideális fluidum kinematikája

Gyorsulás

$$\vec{a} = \frac{D\vec{v}}{Dt} = \frac{\partial\vec{v}}{\partial t} + v_x \cdot \frac{\partial\vec{v}}{\partial x} + v_y \cdot \frac{\partial\vec{v}}{\partial y} + v_z \cdot \frac{\partial\vec{v}}{\partial z} = \frac{\partial\vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \nabla)\vec{v}$$

Tömegmegmaradás - Kontinuitás egyenlet

$$\int_V \frac{\partial\rho}{\partial t} dV + \int_S \rho \cdot \vec{v} \cdot \vec{n} dS = 0 \quad - \text{integrál alak (RTE)}$$

$$\frac{\partial\rho}{\partial t} + \frac{\partial(\rho \cdot v_x)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho \cdot v_y)}{\partial y} + \frac{\partial(\rho \cdot v_z)}{\partial z} = 0 \quad - \text{differenciális alak}$$

$$\frac{\partial\rho}{\partial t} + \nabla(\rho \cdot \vec{v}) = 0 \quad - \text{vektor alak}$$

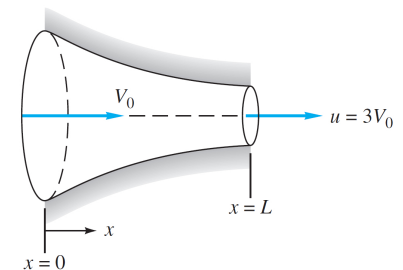
$$\frac{1}{\rho} \cdot \frac{D\rho}{Dt} + \nabla \cdot \vec{v} = 0 \quad - \text{derivált alak}$$

1. Egy vektorteret leíró sebességvektor $\vec{v} = 4tx \cdot \vec{i} - 2t^2y \cdot \vec{j} + 4xz \cdot \vec{k}$.

- Állapítsuk meg, hogy az áramlás stacionárius vagy nem.
- Két vagy három dimenziós?
- (-1,1,0) pontban írjuk fel a gyorsulásvektort.

2. Egy konfúzorban az áramlást leíró sebesség $v_x = v_0 \cdot \left(1 + \frac{2x}{L}\right)$, $v_y = v_z = 0$.

- Írjuk fel a konfúzorban a gyorsulásvektort.
- Számoljuk ki hányszor nagyobb a fluidum gyorsulása be- és kilépéskor a gravitációs gyorsulásnál, ha $v_0 = 3 \text{ m/s}$ és $L = 15 \text{ cm}$



3. Az alábbiak közül melyik sebességtér ír le egy kétdimenziós, összenyomhatatlan áramlást?

- $v_x = 2x^2 + y^2 - x^2y$, $v_y = x^3 + x(y^2 - 4y)$
- $v_x = 2xy - x^2y$, $v_y = 2xy - y^2 + x^2$
- $v_x = x^2t + 2y$, $v_y = xt^2 - yt$
- $v_x = (2x + 4y)xt$, $v_y = -3(x + y)yt$

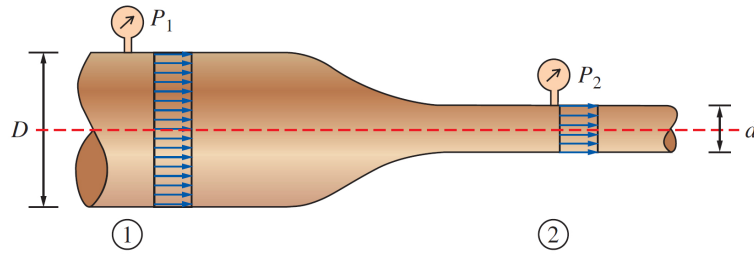
4. Legyen a következő, stacionárius áramlás sebességterét leíró, sebességvektor

$$\vec{v} = (axy^2 - b)\vec{i} - 2cy^3\vec{j} + dxy\vec{k}$$

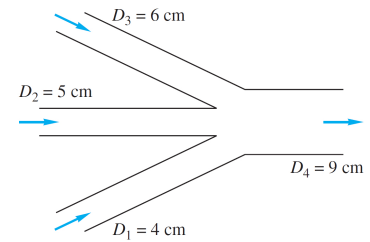
ahol a , b , c , d állandók. Milyen feltételnek kell teljesülnie, hogy ez egy összenyomhatatlan fluidum áramlástere legyen?

5. Egy szórófejbe (konfúzor) beáramláskor a fluidum sűrűsége $\rho_1 = 2,21 \text{ kg/m}^3$ és sebessége $v_1 = 20 \text{ m/s}$, kiáramlásnál pedig $\rho_2 = 0,762 \text{ kg/m}^3$ és $v_2 = 150 \text{ m/s}$. Ha a bemenet keresztmetszete $S_1 = 60 \text{ cm}^2$, határozzuk meg a tömeghozamot és a kimenetnél a cső keresztmetszetét.

6. Az ábrán látható csövön levegő áramlik, az áramlás stacionárius. Ha $p_1 = 40 \text{ kPa}$, $p_2 = 10 \text{ kPa}$, a légköri nyomás $p_0 = 100 \text{ kPa}$, $D = 3d$ és a kiáramlásnál a levegő átlagsebessége $v_2 = 25 \text{ m/s}$ határozzuk meg a beáramlásnál a v_1 átlagsebességet.



7. Az ábrán látható csőelágazásnál három csövön áramlik víz egy nagy csőbe, az áramlás stacionárius. A $v_2 = 5 \text{ m/s}$, kiáramlásnál a térfogati hozam $Q_4 = 120 \text{ m}^3/\text{óra}$. Tudva, hogy ha a Q_3 -t növeljük 20%-al, a Q_4 10%-al fog nőni, számoljuk ki a v_1, v_3, v_4 sebességeket.



8. Egy hengerben levő gázt egy v állandó sebességgel mozgó dugattyúval sűrítenek. Tudjuk, hogy kezdetben ($t = 0 \text{ s}$) a gáz sűrűsége ρ_0 és hossza L_0 . A gáz sebessége lineárisan változik $v_x = v$ -től ($x = 0$ -ban) $v_x = 0$ -ig ($x = L$ -ben). Ha a gáz sűrűsége csak az idő függvénye írjuk fel a $\rho(t)$ -t.

